# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

05-017547

(43) Date of publication of application: 26.01.1993

(51)Int.C1.

C08G 2/28

(21)Application number : 03-172677

(71)Applicant: TORAY IND INC

(22)Date of filing: 12.07.1991

(72)Inventor: HATSU TOSHIHIRO

MAKABE YOSHIKI

YAMAMOTO YOSHIYUKI

## (54) PRODUCTION OF OXYMETHYLENE COPOLYMER

## (57)Abstract:

PURPOSE: To obtain a copolymer having excellent heat stability and mechanical physical properties and reduced in odor when molded by polymerizing a trioxane with a cyclic ether and then deactivating a catalyst used and adding a stabilizer, water and alkali (earth) metal salts thereto and heating the reaction mixture.

CONSTITUTION: A mixture of a trioxane and a cyclic ether is polymerized in the presence of a polymerization catalyst consisting of boron trifluoride (hydrate) and for a coordination compound of boron trifluoride (hydrate) and an organic compound containing O or S and then a trivalent organophosphorus compound expressed by the formula [R 1 to R 3 are (halogenated)alkoxl, (substituted)alkoxy, mercapto or (substituted)alkoxy is added thereto to deactivate the polymerization catalyst. Then, water is added thereto together with the stabilizer and, further, alkali metal salts and for alkaline earth metal salts are added thereto and the mixture is heated at 100-260° C to provide the objective oxymethylene copolymer.



# LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection ]

[Date of extinction of right]

Copyright (C): 1998,2003 Japan Patent Office

\* NOTICES \*

JPO and NCIPI are not responsible for any damages caused by the use of this translation.

- 1. This document has been translated by computer. So the translation may not reflect the original precisely. 2.\*\*\*\* shows the word which can not be translated.
- 3.In the drawings, any words are not translated.

CLAIMS

[Claim(s)]

[Claim 1] It faces manufacturing the oxy-methylene copolymer which is made to carry out the polymerization of the mixture of a trioxane and cyclic ether under existence of at least a kind of polymerization catalyst chosen from the group which consists of a coordination compound with the organic compound containing a boron trifluoride, a boron-trifluoride hydrate and a boron trifluoride, an oxygen atom, or a sulfur atom, and includes an oxy-methylene unit and other oxy-alkylene units, and is the following general formula [\*\* 1] after polymerization termination.



the inside R1 of a formula, R2, and R3 — an each alkyl group and an alkyl halide radical — [however,] An aryl group, a permutation aryl group, an alkoxy group, a permutation alkoxy group, a sulfhydryl group, an ant ROKISH: radical or a permutation ant ROKISH! radical — it is, after adding the trivalent organic phosphorous compound expressed and carrying out deactivation of the polymerization catalyst. The manufacture approach of the oxymethylene copolymer which adds water with a stabilizer and is further characterized by the thing of alkalimetal salts or alkaline—earth—metal salts which a kind is added at least and heated in a 100 degrees C — 260 degrees C temperature requirement.

[Claim 2] The manufacture approach of the oxy-methylene copolymer according to claim 1 which comes to use a hindered phenolic compound as a stabilizer.

[Translation done.]

JPO and NCIPI are not responsible for any damages caused by the use of this translation.

- 1. This document has been translated by computer. So the translation may not reflect the original precisely.
- 2.\*\*\*\* shows the word which can not be translated.
- 3.In the drawings, any words are not translated.

#### DETAILED DESCRIPTION

[Detailed Description of the Invention] [0001]

[Industrial Application] After facing this invention carrying out the polymerization of a trioxane and the cyclic ether under existence of a catalyst, and manufacturing an oxy-methylene copolymer, adding a trivalent organic phosphorous compound after polymerization termination and deactivating a catalyst, it relates to the approach of adding water with a stabilizer, and excelling in thermal stability and machine physical properties by adding ancheating alkali-metal salts or alkaline-earth-metal salts further, and manufacturing an oxy-methylene copolymer with few odors at the time of melting shaping.

[0002]

[Description of the Prior Art] Carrying out the bulk polymerization of the cyclic ether to trioxane independence or a trioxane, and obtaining an oxy-methylene homopolymer or a copolymer is indicated by JP,44-5234,B. [0003] Since the obtained polymer is thermally unstable as [this], in the case of a homopolymer, it blocks an end group according to esterification etc., and it needs in the case of the copolymer, to carry out decomposition clearance of the part for an instability end, to stabilize, but to carry out deactivation of the catalyst in advance of it, and to suspend a polymerization reaction.

[0004] That is, lowering of a lifting and remarkable molecular weight will produce depolymerization gradually, or the oxy-methylene homopolymer obtained by carrying out the cationic polymerization of the trioxane etc. and a copolymer will serve as a thermal extremely unstable polymer, if deactivation of the catalyst which remains in it is not carried out.

[0005] After adding an alkali like the compound which forms the catalyst and complex compound like an alkalimetal fluoride in JP,48-8342,B, or carbonic acid alkali about deactivation of a boron-trifluoride catalyst, the approach of making it become wet with 0.01 - 10% of water is indicated. Moreover, after carrying out the polymerization of the trioxane etc. under existence of a catalyst, how to add a trivalent organic phosphorous compound and deactivate a catalyst is also learned (JP,55-42085,B).

[Problem(s) to be Solved by the Invention] However, since the alkali of the deactivation effectiveness of a catalyst shown in JP,48-8342,B is inadequate, it is lacking in the thermal stability of a polymer. Although the polymer which deactivated the catalyst with the trivalent organic phosphorous compound shown in JP,55-42085,A has high thermal stability, a right fluidity is required in connection with the thinning of mold goods, therefore only the thermal stability which bears a still higher molding temperature is needed, and it is becoming moreover, is enough satisfactory less at the point in recent years.

[0007] Then, this invention solves the above-mentioned trouble and makes it a technical problem to manufacture the oxy-methylene copolymer which was excellent in thermal stability.

[Means for Solving the Problem] That is, it faces manufacturing the oxy-methylene copolymer which is made to carry out the polymerization of the mixture of a trioxane and cyclic ether under existence of at least a kind of polymerization catalyst chosen from the group which consists of a coordination compound with the organic compound containing a boron trifluoride, a boron-trifluoride hydrate and a boron trifluoride, an oxygen atom, or a sulfur atom, and includes an oxy-methylene unit and other oxy-alkylene units, and this invention is the following general formula [0009] after polymerization termination.

[Formula 2]

$$P \leftarrow \begin{bmatrix} R \\ R \\ R \end{bmatrix}^{1}$$

[0010] the inside R1 of a formula, R2, and R3 — an each alkyl group and an alkyl halide radical — [however,] An aryl group, a permutation aryl group, an alkoxy group, a permutation alkoxy group, a sulfhydryl group, an ant 'ROKISHI radical or a permutation ant ROKISHI radical — it is, after adding the trivalent organic phosphorous compound expressed and carrying out deactivation of the polymerization catalyst It is the manufacture approach of the oxy—methylene copolymer which adds water with a stabilizer and is further characterized by the thing of alkali—metal salts or alkaline—earth—metal salts which a kind is added at least and heated in a 100 degrees C — 260 degrees C temperature requirement.

[0011] Although ethylene oxide, propylene oxide, 1, 3—dioxolane, 1, 3—dioxane, 1, 3—dioxepane, 1 and 3, 6—trio KISOKAN, epichlorohydrin, phenyl glycidyl ether, etc. are mentioned as a desirable compound in the cyclic ether used by this invention, ethylene oxide, 1, 3—dioxolane, 1, and 3—dioxepane is desirable especially. Since a mechanical strength and a moldability will worsen to an oxy—methylene unit if the thermal stability of a 0.1—10—mol % and the polymer obtained when it was the 0.2—6—mol range of % preferably and was too few is low and there is, the amount of copolymerization is not usually desirable. [ too much ]

[0012] The compound more than a kind chosen from the group which consists of a coordination compound with the organic compound with which the polymerization catalyst of this invention contains a boron trifluoride, a boron—trifluoride hydrate and a boron trifluoride, an oxygen atom, or a sulfur atom is used as a solution of a gas and a liquefied or suitable organic solvent.

[0013] In these catalysts, especially the coordination compound of a boron trifluoride is desirable, it divides, and a boron trifluoride and diethyl etherate, and a boron trifluoride and dibutyl etherate are used preferably. [0014] To the trioxane 100 weight section, the range of the 0.001 - 0.1 weight section is desirable especially desirable, and the addition of a polymerization catalyst is the range of the 0.005 - 0.05 weight section. [0015] Although the various equipments which it is [equipments] massive and carry out the polymerization of the cyclic ether to a trioxane independent or a trioxane are known, especially the polymerization of this invention is not limited by equipment, and can be applied also to the polymerization reaction performed under existence of an organic solvent like a bulk polymerization or a cyclohexane.

[0016] In a bulk polymerization, since the rapid solidification and rapid generation of heat at the time of a polymerization arise, the equipment which has powerful churning capacity and can control reaction temperature is used preferably.

[0017] As bulk—polymerization equipment of this invention which has such engine performance Cylinder PARERU is used as the kneader who has a sigma mold impeller, and a reaction band. It has the screw which has the crest which the same axle and a large number interrupted into the PARERU. The mixer which operates so that the gear tooth which projected in the PARERU inner surface may gear with this interruption section, The usual screw extruder with a parallel screw which gears mutually [a couple] in the long case where it has a jacket for heating or cooling, When it has many paddles on two level churning shafts and this shaft is simultaneously rotated in this direction, the self—cleaning mold mixer which maintains slight path clearance between a partner's paddle side and a case inner surface, and rotates mutually can be mentioned.

[0018] Moreover, in a bulk polymerization, in order to solidify quickly in early stages of a polymerization reaction, powerful churning capacity is required, but once it will be ground, since the rest does not need big churning capacity, it may divide a bulk—polymerization process into two steps.

[0019] Bulk-polymerization reaction temperature has the desirable range of 30-120 degrees C, and its range which is 60-90 degrees C is especially desirable.

[0020] In the early stages of a polymerization, it is desirable to control reaction temperature through cooling water in a jacket for heat of reaction or the frictional heat by solidifying, since the temperature in polymerization reaction equipment tends to rise.

[0021] The trivalent organic phosphorous compound which is made to carry out deactivation of the boron-trifluoride system catalyst used by this invention, and suspends a polymerization reaction is what is shown by said general formula. As a typical thing, a triethyl phosphine, a diethyl butyl phosphine, Tri—n—butyl phosphine, a dimethylphenyl phosphine, methyl diphenylphosphine, A methylbenzyl phenyl phosphine, an ethyl dicyclohexyl phosphine, Isopropyl diphenylphosphine, n—butyl diphenylphosphine, Cyclohexyl diphenylphosphine, triphenyl phosphine, tri—cyclohexyl phosphine, Tribenzylphosphine, dipropyl \*\* phosphinic acid ethyl, butyl ethyl \*\* phosphinic acid ethyl, Methylphenyl \*\* phosphinic acid ethyl, diphenyl \*\* phosphinic acid phenyl, Ethyl phosphonous acid dimethyl, ethyl phosphonous acid diethyl, ethyl phosphorous acid triedlyl, phosphorous acid triedlyl, and TORICHIO phosphorous acid tris TEARIRU are mentioned, and triphenyl phosphorous acid triphenyl, and phosphorous acid tritolyl are especially desirable.

[0022] Moreover, an addition is 0.001 - 5 weight section to the oxy-methylene copolymer 100 weight section, and is usually 0.01 - 3 weight section preferably. If many [too], since the amelioration effectiveness of the

thermal stability of an oxy-methylene copolymer is small when too few, and a bleeding phenomenon will be shown or mechanical physical properties will be reduced, it is not desirable.

[0023] The addition of the water used by this invention is usually the 0.01-100 weight section to the oxymethylene copolymer 100 weight section. It is 0.1-10 weight section preferably, and is 0.5-5 weight section still more preferably. When too few, the amelioration effectiveness of the thermal stability of an oxymethylene copolymer is small, and if many [too], since manufacture is difficult, it is not desirable.

[0024] As the alkali-metal salts used by this invention, or alkaline—earth—metal salts. The hydroxide of alkali metal or alkaline earth metal, a carbonate, a bicarbonate, lnorganic weak acid salts, such as phosphate, a borate, and a silicate, acetate, an oxalate, Although alkoxides, such as organic—acid salts, such as formate, a benzoate, a terephthalic—acid salt, an isophthalic acid salt, phthalate, and a fatty—acid salt, a methoxide, ethoxide, n—butoxide, sec—butoxide, and tert—butoxide, a phenoxide, etc. are mentioned A hydroxide, a carbonate, acetate, and a fatty—acid salt are used preferably especially.

[0025] As alkali metal or an alkaline earth metal, although a lithium, sodium, a potassium, caesium, magnesium, calcium, strontium, barium, etc. are mentioned, a lithium, sodium, a potassium, magnesium, and calcium are used preferably.

[0026] A calcium hydroxide, a magnesium hydroxide, a sodium carbonate, calcium acetate, calcium stearate, 12-hydroxy calcium stearate, etc. are especially specifically desirable.

[0027] In this invention, more than a kind of alkali—metal salts which were mentioned above, and alkaline—earth metal salts is added. An addition is 0.001 - 5 weight section to the oxy-methylene copolymer 100 weight section, and its 0.005 - 2 weight section is usually desirable. If many [too], since the amelioration effectiveness of the thermal stability of an oxy-methylene copolymer is small when too few, and a bleeding phenomenon will be shown or mechanical physical properties will be reduced, it is not desirable. As a stabilizer used by this invention, a hindered phenolic antioxidant is desirable. Specifically 2,6-di-tert-butyl-4methylphenol, a triethylene glycol-screw [3-(3-t-butyl-5-methyl-4-hydroxyphenyl) propionate], A 1,6hexanediol-screw [3-(3, 5-G t-butyl-4-hydroxyphenyl) propionate], Pentaerythrityl-tetrakis [3-(3, 5-G t-butyl-4-hydroxyphenyl) propionate], N and N'-hexa methylenebis (3 5-G t-butyl-4-hydroxy hydronalium thinner MAMIDO), 2-t-butyl-6-(3'-t-butyl-5'- methyl -2'-hydroxybenzyl)-4-methylphenyl acrylate, 3 and 9-screw [2-{3-(3-t-buty|-4-hydroxy-5-methylphenyl) propionyloxy}-1 and 1-dimethyl ethyl]-tetraoxaspiro [ 2, 4, 8, and 10-[5, 5] undecane etc. is mentioned. The triethylene glycol-screw [3-(3-t-butyl-5-methyl-4-hydroxyphenyl) propionate] and pentaerythrityl-tetrakis [3-(3, 5-G t-butyl-4-hydroxyphenyl) propionate] which are a with a molecular weight of 400 or more compound in this are especially desirable, an addition — the oxy-methylene copolymer 100 weight section — receiving — usually — 0.001 - 5 weight section — it is 0.01 - 3 weight section preferably. Since the amelioration effectiveness of the thermal stability of an oxy-methylene copolymer is small when too few, and a bleeding phenomenon will be seen if many [ too ], it is not desirable. [0028] Moreover, if other thermostabilizers are added and blended at the oxy—methylene copolymer of this invention, thermal stability may improve further. As such a compound, an urethane compound, a pyridine derivative, a pyrrolidone derivative, A urea derivative, a triazine derivative, a hydrazine derivative, an amidine compound, a polyamide and a polyamide copolymer, and ethylene / vinyl alcohol copolymer are mentioned. Specifically A melamine, benzoguanamine, acetoguanamine, N-methylol melamine, N and N'-dimethylol melamine, N, N', N"-trimethylolmelamine, a dicyandiamide, nylon 6, nylon 6 / 12 copolymer, nylon 6 / 66 / 610 ternary polymerization objects, nylon 6 / 66 / 610 / 12 quarterpolymer, etc. are desirable, the addition of these thermostabilizers — the oxy-methylene copolymer 100 weight section — receiving — usually — 0.001-5weight section — it is 0.01 - 3 weight section preferably. Since a bleeding phenomenon will be seen if many the addition effectiveness does not show up and /too] if too few, it is not desirable.

[0029] To the constituent of this invention, in the range which does not spoil the effectiveness of this inventio moreover, a calcium carbonate, A barium sulfate, clay, titanium oxide, oxidization silicon, mica powder, a bulking agent like a glass bead, A reinforcing agent like a carbon fiber, a glass fiber, ceramic fiber, an aramid fiber, and titanic—acid potash fiber, A coloring agent (a pigment, color), a nucleating additive, a plasticizer, ethylene—bis—stearamide, Arbitration can be made to contain additives, such as light stabilizer like a release agent like polyethylene wax, an electric conduction agent like carbon black, a benzophenone system compound, and a benzotriazol system compound, a binder, lubricant, a hydrolysis—proof amelioration agent, and an adhesion assistant.

[0030] Moreover, in this invention, 100 degrees C-260 degrees C are required for the temperature at the tim of adding and heating water with a stabilizer, and the range of it is 170 degrees C-260 degrees C preferably. [0031] Although an example is given and explained below, this invention is not limited to these. [0032]

[Example] An example explains this invention below. In addition, all of % in an example and the section are

weight criteria.

[0033] Moreover, MI value, the rate K250 of thermal decomposition, the polymer melting point Tm and the crystallization temperature Tc, and the machine physical properties of the mold goods shown in an example and the example of a comparison were measured as follows.

[0034] - Shaping: using the injection molding machine which has the clamping pressure of 60ton, it was set as cylinder temperature [ of 190 degrees C ], die-temperature [ of 65 degrees C ], and molding cycle 50 seconds, and the ASTM No. 1 dumbbell specimen and the test piece for Izod impact test were injection molded, this time — a mold-goods odor — 0: — \*\*: which is not almost — a little strong x: — the strong thing three—stage estimated.

[0035] - MI value: according to ASTMD-1238 law, it measured by the temperature of 190 degrees C, and 2160g of loads using the pellet dried in 80-degree C hot blast oven for 3 hours.

[0036] — machine physical—properties: — the ASTM No. 1 dumbbell specimen obtained with the above—mentioned injection molding — using — ASTM D-638 law — applying correspondingly — tensile strength — moreover, a test piece for Izod impact test — using — ASTM Impact strength was measured according to D-256 law.

[0037] — Rate K250 of thermal decomposition: K250 The cracking severity when carrying out fixed time amount neglect at 250 degrees C was meant, thermobalance equipment was used, and about 10mg sample was left and measured at 250 degrees C under nitrogen—gas—atmosphere mind. In addition, TG DTA 200 made from SEIKO Electron was used for thermobalance equipment.

[0038] — The polymer melting point Tm, crystallization temperature Tc: the differential scanning calorimeter was used, temperature up was carried out with 10—degree—C programming rate for /under nitrogen—gas—atmosphere mind, the temperature was lowered by part for 10—degree—C /after measuring the polymer melting point Tm, and the crystallization temperature Tc was measured.

[0039] In the example and the example of a comparison, the oxy-methylene rough polymer (POM-1) manufactured by the following approach was used.

[0040]-100 ppm boron-trifluoride diethyl etherate (2.5% benzene solution) and a 500 ppm methylal were supplied to the manufacture biaxial extruder mold polymerization machine (100mmphi, the cylinder (length L) / (diameter D) of cylinder =10.2) of an oxy-methylene rough polymer (POM-1) to a trioxane (22.5 kg/h), 1, 3-dioxolane (700g/h)), and a trioxane, respectively, and the continuation polymerization was performed. The polymerization controlled external jacket temperature at 60 degrees C, and the rotational frequency was performed by 100rpm. The methylal as a molecular-weight modifier was dissolved into the trioxane. Moreover, and 3-dioxolane and a catalyst solution prepared the preliminary mixing zone so that preliminary mixing might b carried out just before supplying a kneader. The polymer was obtained by 22.3 kg/h as white impalpable powder

[0041] It added to examples 1–11, example 1 of comparison, and 2 oxy—methylene rough polymer (POM-1) 5kg at a rate which showed various kinds of trivalent organic phosphorous compounds in a table 1, it agitated for 1 minutes in the Henschel mixer, and catalyst deactivation was performed. Water, further various kinds of alkalimetal salts, or an alkaline earth metal salt is added with a stabilizer to this, 45mm phi extruder of biaxial [with the lkegai place vent] is used, and they are the temperature of 220 degrees C, and the degree of vacuum of 10mm of the vent section. Melting extrusion kneading was carried out by torr. Moreover, although deactivation was carried out with the polymer which used carbonic acid alkali instead of and a trivalent organic phosphorous compound, others manufactured the polymer which does not add water and an alkalimetal salt, or an alkaline-earth—metal salt by the same approach. [the organic phosphorous compound trivalent / for a comparison] Th obtained polymer was extruded as a strand and the cutter pelletized it. After drying this pellet at 80 degrees C among hot blast circulation oven for 5 hours, MI measurement, rate measurement of thermal decomposition, ar shaping were performed, and machine physical properties were measured. These results were summarized in a table 2.

[0042]

[A table 1]

	触媒生	<b>卡活剤</b>	水の 添加量	アルかり金属アルカリ土类		رائ شرخیا	加熱
	種類	添加量重量部	重量部	種類	添加量重量部	安定剤 0.5重量部	温度 (℃)
実施例1	A-1	0. 01	2, 5	B-1	0. 1	IR-245	220
2	A-1	0. 2	2. 5	B-1	0. 1	IR-245	220
3	A-1	1. 0	2. 5	B-1	0. 1	IR-245	220
4	A-2	0. 2	2. 5	B-1	0.1	IR-245	220
5	A-3	0. 2	2. 5	B-1	0. 1	IR-245	220
6	A-1	0. 2	2. 5	B-1	0. 01	IR-245	220
7	A-1	0. 2	2. 5	B-1	1.0	IR-245	220
8	A-1	0. 2	2. 5	B-2	0.1	IR-245	220
9	A-1	0. 2	2. 5	B-3	0.02	IR-245	220
1 0	A-1	0. 2	2. 5	B-4	0.1	IR-245	220
1 1	A – 1	0. 2	2.5	B-5	0. 1	IR-245	220
比較例1	A – 1	0. 2	_	_	-	IR-245	220
2	B-3	0.002	2. 5	B-1	0. 1	IR-245	220

# [0043]

A-1: triphenyl phosphine A-2 phosphorous acid triphenyl A-3: — phosphorous acid tritolyl B-1:calcium stearat B-2:12-hydroxy — calcium stearate B-3 sodium-carbonate B-4 ralcium-hydroxide B —5 magnesium-hydroxide IR-245:[Ciba-Geigy make (triethylene glycol-screw [3-(3-t-butyl-5-methyl-4-hydroxyphenyl) propionate]]), [0044]

[A table 2]

	)	<i></i>	<b>m</b> .	機械物性			K 250	LE TTZ nek
	MI値 g/10分	Τm	Тс	引張 強度 MPa	破断 伸度 %	衝撃 強度 J/m	60分 %	成形時の臭気
実施例1	9. 1	164	145	60	49	58	0.71	0
5C26173 1	0.1	101	110	00	40	00	0.71	<u> </u>
2	9.0	164	145	61	52	61	0.54	0
3	8.8	164	145	60	50	59	0. 44	0
4	9.0	164	145	60	53	61	0. 55	0
5	8. 9	164	145	61	50	61	0. 57	0
6	9. 1	164	145	60	51	57	0. 69	0
7	9. 0	164	145	60	53	61	0. 54	0
8	8. 9	164	145	61	51	58	0. 49	0
9	9. 0	164	145	61	53	62	0. 56	0
10	8. 9	164	145	60	51	58	0. 54	0
1 1	9. 0	164	145	60	52	61	0. 57	0
比較例1	12. 5	164	145	60	42	40	3. 36	Δ
2	15. 2	164	145	60	31	32	6. 25	×

[0045] odor at the time of shaping 0: — \*\*: which is not almost — a little strong x: — clearly, the polymer which carried out catalyst deactivation using the trivalent organic phosphorous compound, and added water and the alkali-metal salt, or the alkaline-earth-metal salt is excellent in thermal stability and machine physical properties compared with what carried out catalyst deactivation using the trivalent organic phosphorous compound, and the thing which used carbonic acid alkali instead of the trivalent organic phosphorous compound and there are also few odors at the time of melting shaping than the powerful table 2. Moreover, the thermal stability of the polymer obtained even if it excels in thermal stability and the class of trivalent organic phosphorous compound does not change.

[0046] The same approach as an example 1 manufactured and estimated the polymer except having changed the temperature at the time of adding and heating water with the addition of examples 12–16, the example 3 of a comparison, and 4 water, the class of stabilizer, and a stabilizer. Manufacture conditions were shown in a table 3 and the assessment result was shown in a table 4.

[0047]

[A table 3]

	触媒兒	<b>夫活剤</b>	水の	アルかり金属塩 アルかり土類金属塩		ertro ertro de la	加熱
	種類	添加量重量部	添加量重量部	種類	添加量 重量部	安定剤 0.5重量部	温度
実施例12	A-1	0. 2	0.5	B-1	0.1	IR-245	220
13	A – 1	0. 2	5	B-1	0.1	IR-245	220
14	A-1	0. 2	2.5	<b>B</b> – 1	0.1	IR-1010	220
15	A - 1	0. 2	2. 5	B-1	0.1	IR-245	180
16	A - 1	0. 2	2. 5	B-1	0.1	IR-245	260
比較例 3	A – 1	0. 2	0.005	B-1	0.1	IR-245	220
4	A-1	0. 2	2. 5	B-1	0.1	IR-245	270

[0048] A-1: Triphenyl phosphine IR-245:[Ciba-Geigy make (triethylene glycol-screw [3-(3-t-butyl-5-methyl-4-hydroxyphenyl) propionate]]),

IR -1010: [The Ciba-Geigy make, pentaerythrityl-tetrakis [3-(3, 5-G t-butyl-4-hydroxyphenyl) propionate]] B-1: Calcium stearate [0049]

[A table 4]

	MI値	Тm	Тс	機械物性			K 250	with TIC tri-f-
	g/10分	1 m	1 6	引張 強度 MPa	磁断 伸度 強度 % J/m		60 <del>分</del> %	成形時の臭気
実施例12	9. 1	164	145	60	52	61	0. 55	0
13	8.9	164	145	61	53	61	0. 53	0
14	8.9	164	145	61	51	59	0. 55	0
15	9.0	164	145	60	52	60	0. 63	0
16	9.2	164	145	60	50	56	0. 68	0
比較例 3	11.3	164	145	60	43	46	2. 50	Δ
4	14. 1	164	145	59	34	42	4. 71	×

[0050] odor at the time of shaping O: -\*\*: which is not almost — a little strong x: - it is clear that the polymer clearly obtained by the manufacture approach of this invention is excellent in thermal stability and machine physical properties, and there are few odors at the time of shaping than the powerful table 4. [0051]

[Effect of the Invention] By using the manufacturing method by this invention, it excels in thermal stability and machine physical properties, and an oxy-methylene copolymer with few odors at the time of shaping can be manufactured.

[Translation done.]

THIS PAGE BLANK (USPTO)

### (19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

# 特開平5-17547

(43)公開日 平成5年(1993)1月26日

(51)Int.Cl.<sup>5</sup> C 0 8 G 2/28 識別記号 NAQ 庁内整理番号 8215-4 J FΙ

技術表示箇所

#### 審査請求 未請求 請求項の数2(全 8 頁)

(21)出願番号	特願平3-172677	(71)出願人	000003159
(22)出願日	平成3年(1991)7月12日	(72)発明者 (72)発明者	愛知県名古屋市港区大江町9番地の1 東
		(72)発明者	レ株式会社名古屋事業場内 山本 善行 愛知県名古屋市港区大江町9番地の1 東 レ株式会社名古屋事業場内

#### (54)【発明の名称】 オキシメチレンコポリマの製造方法

# (57)【要約】

【構成】トリオキサンと環状エーテルとを触媒の存在下で重合させてオキシメチレンコポリマを製造するに際して、重合終了後に3価の有機リン化合物を添加して触媒を失活した後、安定剤と共に水を添加し、さらにアルカリ金属塩類またはアルカリ土類金属塩類の少なくとも一種を添加し、100~260℃で加熱することを特徴とするオキシメチレンコポリマの製造方法。

【効果】本発明により得られたオキシメチレンコポリマは熱安定性及び機械物性に優れ、成形時の臭気も少ない。

### 【特許請求の範囲】

【請求項1】 トリオキサンと環状エーテルとの混合物 を三フッ化ホウ素、三フッ化ホウ素水和物および三フッ 化ホウ素と酸素原子またはイオウ原子を含む有機化合物 との配位化合物から成る群から選ばれる少なくとも一種 の重合触媒の存在下で重合させてオキシメチレン単位と 他のオキシアルキレン単位を含むオキシメチレンコポリ マを製造するに際して、重合終了後に下記一般式 (化1)



(ただし、式中R<sup>1</sup> 、R<sup>2</sup> 、R<sup>3</sup> は各々アルキル基、ハ ロゲン化アルキル基、アリール基、置換アリール基、ア ルコキシ基、置換アルコキシ基、メルカプト基、アリロ キシ基または置換アリロキシ基である)で表わされる三 価の有機リン化合物を添加して重合触媒を失活させた 後、安定剤と共に水を添加し、さらにアルカリ金属塩類 またはアルカリ土類金属塩類の少なくとも一種を添加 し、100℃~260℃の温度範囲で加熱することを特 徴とするオキシメチレンコポリマの製造方法。

【請求項2】 安定剤としてヒンダードフェノール化合 物を使用してなる請求項1記載のオキシメチレンコポリ マの製造方法。

### 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【産業上の利用分野】本発明はトリオキサンと環状エー テルとを触媒の存在下で重合させてオキシメチレンコポ リマを製造するに際して、重合終了後に三価の有機リン 30 位を含むオキシメチレンコポリマを製造するに際して、 化合物を添加して触媒を失活した後、安定剤と共に水を 添加し、さらにアルカリ金属塩類あるいはアルカリ土類 金属塩類を添加して加熱することにより熱安定性と機械 物性に優れ、また溶融成形時の臭気の少ないオキシメチ レンコポリマを製造する方法に関するものである。

#### [0002]

【従来の技術】トリオキサン単独、またはトリオキサン と環状エーテルを塊状重合させてオキシメチレンホモボ リマまたはコポリマを得ることは、例えば特公昭44-5234号公報に記載されている。

【0003】得られたボリマは、このままでは熱的に不 安定であるため、ホモポリマの場合には、エステル化等 により末端基を封鎖して、またコポリマの場合には、不 安定末端部分を分解除去して安定化されているが、それ に先だって触媒を失活させ、重合反応を停止することが 必要である。

【0004】即ち、トリオキサン等をカチオン重合して 得られるオキシメチレンホモポリマやコポリマは、その 中に残存している触媒を失活させないと、徐々に解重合 に不安定なポリマとなる。

【0005】三フッ化ホウ素触媒の失活に関しては、特 公昭48-8342号公報に、アルカリ金属フッ化物の ような触媒と錯化合物を形成する化合物または炭酸アル カリのような塩基性物質を添加した後に0.01~10 %の水で湿らせるという方法が記載されている。また、 トリオキサン等を触媒の存在下で重合した後、三価の有 機リン化合物を添加して触媒を失活する方法も知られて いる(特公昭55-42085号公報)。

#### [0006]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら特公昭4 8-8342号公報に示されている塩基性物質では触媒 の失活効果が不十分なためポリマの熱安定性に乏しい。 また特開昭55-42085号公報に示されている三価 の有機リン化合物で触媒を失活したポリマは、高い熱安 定性を有しているが、近年、成形品の薄肉化に伴い良流 動性が要求され、そのためさらに高い成形温度に耐える だけの熱安定性が必要となってきており、その点で十分 に満足のいくものではなくなってきている。

【0007】そこで本発明は、上記問題点を解決し、熱 20 安定性の優れたオキシメチレンコポリマを製造すること を課題とする。

#### [0008]

【課題を解決するための手段】即ち、本発明はトリオキ サンと環状エーテルとの混合物を三フッ化ホウ素、三フ ッ化ホウ素水和物および三フッ化ホウ素と酸素原子また はイオウ原子を含む有機化合物との配位化合物から成る 群から選ばれる少なくとも一種の重合触媒の存在下で重 合させてオキシメチレン単位と他のオキシアルキレン単 重合終了後に下記一般式

[0009]

【化2】



【0010】(ただし、式中R<sup>1</sup> R<sup>2</sup> R<sup>3</sup>は各々ア ルキル基、ハロゲン化アルキル基、アリール基、置換ア リール基、アルコキシ基、置換アルコキシ基、メルカブ 40 ト基、アリロキシ基または置換アリロキシ基である)で 表わされる三価の有機リン化合物を添加して重合触媒を 失活させた後、安定剤と共に水を添加し、さらにアルカ リ金属塩類またはアルカリ土類金属塩類の少なくとも一 種を添加し、100℃~260℃の温度範囲で加熱する ことを特徴とするオキシメチレンコポリマの製造方法で

【0011】本発明で使用される環状エーテルの中で好 ましい化合物としてはエチレンオキシド、プロビレンオ を起こし、著しい分子量の低下が生じたり、熱的に極端 50 キシド、1,3-ジオキソラン、1,3-ジオキサン。

1, 3-ジオキセパン、1, 3, 6-トリオキソカン、 エピクロルヒドリン、フェニルグリシジルエーテルなど が挙げられるが、特に、エチレンオキシド、1、3-ジ オキソラン、1、3-ジオキセバンが好ましい。共重合 置は通常、オキシメチレン単位に対して、0.1~10 モル%、好ましくは0.2~6モル%の範囲であり、少 なすぎると得られたポリマの熱安定性が低く、また、多 すぎると機械的強度や成形性が悪くなるので好ましくな

【0012】本発明の重合触媒は、三フッ化ホウ素、三 10 ニルホスフィン、エチルジシクロヘキシルホスフィン、 フッ化ホウ素水和物および三フッ化ホウ素と酸素原子ま たはイオウ原子を含む有機化合物との配位化合物から成 る群から選ばれる一種以上の化合物が、ガス状、液状ま たは適当な有機溶剤の溶液として使用される。

【0013】これらの触媒の中で、特に三フッ化ホウ素 の配位化合物が好ましく、とりわけ、三フッ化ホウ素・ ジエチルエーテラート、三フッ化ホウ素・ジブチルエー テラートが好ましく使用される。

【0014】重合触媒の添加量はトリオキサン100重 量部に対して0.001~0.1**重量部の範囲が好ま**し 20 く、特に好ましくは0.005~0.05重量部の範囲 である。

【0015】トリオキサン単独またはトリオキサンと環 状エーテルを塊状で重合させる種々の装置が知られてい るが、本発明の重合は、特に装置により限定されるもの ではなく、塊状重合やシクロヘキサンのような有機溶媒 の存在下で行う重合反応にも適用できる。

【0016】塊状重合においては、重合時の急激な固化 や発熱が生じるため、強力な撹拌能力を有し、かつ反応 温度が制御できる装置が好ましく使用される。

【0017】このような性能を有する本発明の塊状重合 装置としては、シグマ型撹拌翼を有するニーダー、反応 帯域として円筒パレルを用い、そのパレルの中に同軸か つ多数の中断した山を有するスクリューを備え、この中 断部とバレル内面に突出した歯とが噛み合うように作動 する混合機、加熱または冷却用のジャケットを有する長 いケースに一対の互いに噛み合うような平行スクリュー を持つ通常のスクリュー押出機、二本の水平撹拌軸に多 数のパドルを有し、該軸を同時に同方向に回転した際 かなクリアランスを保って回転するセルフクリーニング 型混合機などを挙げることができる。

【0018】また、塊状重合においては、重合反応初期 に急速に固化するため、強力な撹拌能力が必要である が、一旦粉砕されてしまえば、あとは大きな撹拌能力を 必要としないため、塊状重合工程を二段階に分けても良 (. 40

【0019】塊状重合反応温度は30~120℃の範囲 が好ましく、特に60~90℃の範囲が好ましい。

とによる摩擦熱のために、重合反応装置内の温度が上昇 しがちであるので、ジャケットに冷却水を通すなどして 反応温度をコントロールすることが望ましい。

【0021】本発明で用いる三フッ化ホウ素系触媒を失 活させ、重合反応を停止する三価の有機リン化合物は前 記一般式で示されるものであり、代表的なものとしては トリエチルホスフィン、ジエチルブチルホスフィン、ト リーn-プチルホスフィン、ジメチルフェニルホスフィ ン、メチルジフェニルホスフィン、メチルベンジルフェ イソプロピルジフェニルホスフィン、nーブチルジフェ ニルホスフィン、シクロヘキシルジフェニルホスフィ ン、トリフェニルホスフィン、トリシクロヘキシルホス フィン、トリベンジルホスフィン、ジプロピル亜ホスフ ィン酸エチル、ブチルエチル亜ホスフィン酸エチル、メ チルフェニル亜ホスフィン酸エチル、ジフェニル亜ホス フィン酸フェニル、エチル亜ホスホン酸ジメチル、エチ ル亜ホスホン酸ジエチル、エチル亜ホスホン酸ジフェニ ル、亜リン酸トリエチル、亜リン酸トリーnープロピ ル、亜リン酸トリフェニル、亜リン酸トリトリル、トリ チオ亜リン酸トリステアリルが挙げられ、特にトリフェ ニルホスフィン、亜リン酸トリフェニル、亜リン酸トリ トリルが好ましい。

【0022】また、添加量は通常、オキシメチレンコポ リマ100重量部に対して0.001~5重量部であ り、好ましくは0.01~3重量部である。少なすぎる と、オキシメチレンコポリマの熱安定性の改良効果が小 さく、また多すぎると、ブリード現象を示したり、機械 的物性を低下させるので好ましくない。

【0023】本発明で使用する水の添加量は通常、オキ 30 シメチレンコポリマ100重量部に対して0.01~1 ○○重量部である。好ましくは○. 1~1○重量部であ り、さらに好ましくは0.5~5重量部である。少なす ぎると、オキシメチレンコポリマの熱安定性の改良効果 が小さく、また多すぎると、製造が困難なため好ましく ない。

【0024】本発明で用いるアルカリ金属塩類あるいは アルカリ土類金属塩類としては、アルカリ金属またはア ルカリ土類金属の水酸化物、炭酸塩、重炭酸塩、リン酸 に、互いに相手のパドル面及びケース内面との間にわず 40 塩、ホウ酸塩、ケイ酸塩などの無機弱酸塩、酢酸塩、シ ュウ酸塩、ギ酸塩、安息香酸塩、テレフタル酸塩、イソ フタル酸塩、フタル酸塩、脂肪酸塩などの有機酸塩、メ トキシド、エトキシド、n-ブトキシド、sec-ブト キシド、tert‐ブトキシドなどのアルコキシド、フ ェノキシドなどが挙げられるが、なかでも水酸化物、炭 酸塩、酢酸塩、脂肪酸塩が好ましく用いられる。

【0025】アルカリ金属またはアルカリ土類金属とし ては、リチウム、ナトリウム、カリウム、セシウム、マ グネシウム、カルシウム、ストロンチウム、バリウム等 【0020】重合初期においては、反応熱や固化すると「50」が挙げられるが、そのうちリチウム、ナトリウム、カリ

ウム、マグネシウム、カルシウムが好ましく用いられ る。

【0026】具体的には水酸化カルシウム、水酸化マグ ネシウム、炭酸ナトリウム、酢酸カルシウム、ステアリ ン酸カルシウム、12-ヒドロキシステアリン酸カルシ ウム等が特に好ましい。

【0027】本発明においては、上述したようなアルカ り金属塩類、アルカリ土類金属塩類の一種以上を添加す る。添加量は通常、オキシメチレンコポリマ100重量 部に対して0.001~5重量部であり、0.005~ 10 2重量部が好ましい。少なすぎると、オキシメチレンコ ポリマの熱安定性の改良効果が小さく、また多すぎる と、ブリード現象を示したり、機械的物性を低下させる ので好ましくない。本発明で使用する安定剤としては、 ヒンダードフェノール系酸化防止剤が好ましく、具体的 には、2、6-ジーt-ブチルー4-メチルフェノー ル、トリエチレングリコールービス [3-(3-t-ブ チル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオ ネート]、1,6-ヘキサンジオールービス[3-(3, 5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネートー、ペンタエリスリチルーテトラキス [3-(3,5-ジーt-ブチル-4-ヒドロキシフェ ニル)プロピオネート]、N, N'-ヘキサメチレンビ ス(3,5-ジーt-ブチル-4-ヒドロキシヒドロシ ンナマミド)、2-t-ブチル-6-(3'-t-ブチル-5'-メチル-2'-ヒドロキシベンジル)-4-メチルフェニルアクリレート、3、9-ビス「2-{3 - (3- t - ブチルー 4 - ヒドロキシ - 5 - メチルフェ ニル)プロピオニルオキシ}-1,1-ジメチルエチ ル] -2, 4, 8, 10-テトラオキサスピロ[5, 5]ウンデカンなどが挙げられる。この中で分子量40 0以上の化合物であるトリエチレングリコールービス [3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシ フェニル) プロピオネート]、ペンタエリスリチルーテ トラキス[3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロ キシフェニル)プロビオネート]が特に好ましい。添加 量はオキシメチレンコポリマ100重量部に対して通 常、0.001~5重量部、好ましくは0.01~3重 量部である。少なすぎると、オキシメチレンコポリマの 熱安定性の改良効果が小さく、また多すぎるとブリード 40 現象がみられるので好ましくない。

【0028】また、本発明のオキシメチレンコポリマに は他の熱安定剤を添加・配合すると熱安定性がより一層 向上する場合がある。そのような化合物としては、ウレ タン化合物、ピリジン誘導体、ピロリドン誘導体、尿素 誘導体、トリアジン誘導体、ヒドラジン誘導体、アミジ ン化合物、ポリアミド及びポリアミド共重合体、エチレ ン/ビニルアルコール共重合体が挙げられ、具体的に は、メラミン、ベンゾグアナミン、アセトグアナミン、 N-メチロールメラミン、N、N  $^{\prime}$   $^{\prime$ 

ミン、N, N', N' 'ートリメチロールメラミン、ジ シアンジアミド、ナイロン6、ナイロン6/12共重合 体、ナイロン6/66/610三元共重合体、ナイロン 6/66/610/12四元共重合体等が好ましい。と れらの熱安定剤の添加量はオキシメチレンコポリマ10 0重量部に対して通常、0.001~5重量部、好まし くは0.01~3重量部である。少なすぎると添加効果 が現われず、また、多すぎるとブリード現象がみられる

【0029】また、本発明の組成物には本発明の効果を 損なわない範囲で炭酸カルシウム、硫酸バリウム、クレ ー、酸化チタン、酸化珪素、マイカ粉末、ガラスビーズ のような充填剤、炭素繊維、ガラス繊維、セラミック繊 維、アラミド繊維、チタン酸カリ繊維のような補強剤、 着色剤(顔料、染料)、核剤、可塑剤、エチレンピスス テアロアミド、ポリエチレンワックスのような離型剤、 カーボンブラックのような導電剤、ベンゾフェノン系化 合物、ベンゾトリアゾール系化合物のような光安定剤、 粘着剤、滑剤、耐加水分解改良剤、接着助剤などの添加 20 剤を任意に含有させることができる。

【0030】また本発明において、安定剤と共に水を添 加して加熱する際の温度は100℃~260℃が必要で あり、好ましくは170℃~260℃の範囲である。 【0031】以下実施例を挙げて説明するが、本発明 は、これらに限定されるものではない。

[0032]

ので好ましくない。

【実施例】以下実施例によって本発明を説明する。な お、実施例中の%及び部はすべて重量基準である。

【0033】また、実施例及び比較例中に示される成形 30 品のMI値、加熱分解率K250、ポリマ融点Tm及び結 晶化温度Tc、機械物性は次のようにして測定した。 【0034】・成形:60tonの型締圧を有する射出

成形機を用いて、シリンダ温度190℃、金型温度65 °C、成形サイクル50秒に設定して、ASTM1号ダン ベル試験片とアイゾット衝撃試験片を射出成形した。こ のとき、成形品臭気を○:ほとんど無い、△:やや強 い、×:強いの3段階で評価した。

【0035】·MI値:80℃の熱風オーブン中で3時 間乾燥したペレットを用い、ASTMD-1238法に 従って、温度190℃、荷重2160グラムで測定し た。

【0036】・機械物性:上記射出成形で得られたAS TM1号ダンベル試験片を用い、ASTM D-638 法に準じて引張強度を、またアイゾット衝撃試験片を用 い、ASTM D-256法に準じて衝撃強度を測定し た。

【0037】・加熱分解率K250 :K250 は、250℃ で一定時間放置したときの分解率を意味し、熱天秤装置 を使用して、約10mgのサンブルを、窒素雰囲気下、

(5)

8

イコー電子(株)製TG/DTA200を使用した。 【0038】・ポリマ融点Tm、結晶化温度Tc:差動 走査熱量計を使用して、窒素雰囲気下、10℃/分の昇 温速度で昇温し、ポリマ融点Tmを測定後、10℃/分 で降温し、結晶化温度Tcを測定した。

7

【0039】実施例および比較例では、下記の方法で製造したオキシメチレン粗ポリマ(POM-1)を使用した。

【 0 0 4 0 】・オキシメチレン粗ポリマ ( P O M - 1 ) の製造

2軸の押出機型重合機( $100 \, \text{mm} \, \phi$ 、シリンダー長(L)/シリンダー径(D)=10.2)にトリオキサン( $22.5 \, \text{kg/h}$ )、1,3-ジオキソラン( $70 \, \text{Og/h}$ )、またトリオキサンに対して $100 \, \text{ppm} \, \text{mo}$ 三フッ化ホウ素ジエチルエーテラート(2.5%ベンゼン溶液)、 $500 \, \text{ppm} \, \text{mo}$ メチラールをそれぞれ供給し、連続重合を行なった。重合は外部ジャケット温度を $60 \, ^{\circ} \, \text{Cにコントロールし、回転数は} \, 100 \, \text{rpm} \, \text{で行った。分子量調節剤としてのメチラールは、トリオキサン中に溶解した。又、<math>1,3-$ ジオキソランと触媒溶液は、ニーダーへ供給する直前に予備混合されるように予

備混合ゾーンを設けた。重合体は白色微粉末として22. 3 k g / hで得られた。

【0041】実施例1~11,比較例1、2 オキシメチレン粗ポリマ (POM-1) 5kgに対し て、各種の三価の有機リン化合物を表1に示した割合で 添加し、ヘンシェルミキサー中で10分間撹拌して触媒 失活を行った。これに安定剤と共に水、さらに各種のア ルカリ金属塩またはアルカリ土類金属塩を添加し、池貝 鉄工所製ベント付2軸45mmの押出機を用いて温度2 10 20°C、ベント部の真空度10mm torrで溶融押 出混練した。また比較のため3価の有機リン化合物の代 わりに炭酸アルカリを使用したポリマ、及び3価の有機 リン化合物で失活をしたが、水及びアルカリ金属塩また はアルカリ土類金属塩を添加しないポリマをその他は同 様の方法で製造した。得られたポリマはストランドとし て押出され、カッタによってペレタイズされた。このペ レットを熱風循環オーブン中、80℃で5時間乾燥した のち、MI測定、加熱分解率測定、成形を行い、機械物 性を測定した。これらの結果を表2にまとめた。

0 [0042]

【表1】

L	(	)	
L	Ĺ	J	

	触媒生	<b>夫活剤</b>	水の	アルかり金属アルカリ土美			加熱
	種類	添加量 重量部	添加量	種類	添加量 重量部	安定剤 0.5重量部	温度
実施例1	A-1	0.01	2. 5	B-1	0.1	IR-245	220
2	A-1	0.2	2. 5	B-1	0.1	IR-245	220
3	A-1	1.0	2.5	B-1	0.1	IR-245	220
4	A-2	0.2	2. 5	B-1	0. 1	IR-245	220
5	A-3	0.2	2. 5	B-1	0, 1	IR-245	220
6	A-1	0.2	2. 5	B-1	0.01	IR-245	220
7	A-1	0.2	2. 5	B-1	i. o	IR-245	220
8	A-1	0.2	2. 5	B-2	0.1	IR-245	220
8	A-1	0.2	2. 5	B-3	0.02	IR-245	220
10	A-1	0.2	2. 5	B-4	0.1	IR-245	220
1 1	A-1	0.2	2. 5	B-5	0.1	IR-245	220
比較例1	A-1	0. 2	_	_	-	IR-245	220
2	B-3	0.002	2. 5	B-1	0.1	IR-245	220

[0043]

A-1:トリフェニルホスフィン A-2:亜リン酸トリフェニル A-3:亜リン酸トリトリル B-1:ステアリン酸カルシウム

B-2:12-ヒドロキシステアリン酸カルシウム

B-3:炭酸ナトリウム

B-4:水酸化カルシウム B-5:水酸化マグネシウム

[R-245: 〔チバガイギー社製、 (トリエチレング リコールービス[3-(3-t-ブチル-5-メチルー。

4-ヒドロキシフェニル) プロピオネート]]

[0044]

【表2】

	MI値	Тm	Тс	梯	械物性		K 250	eta IIZnet
	. g/10 <del>/}</del>	7 111	1 6	引張 強度 M P a	破断 伸度 %	衝撃 強度 J/m	60分 %	成形時の臭気
実施例1	9. 1	164	145	60	49	58	0.71	0
2	9.0	164	145	61	52	61	0.54	0
3	8.8	164	145	60	50	59	0.44	0
4	9.0	164	145	60	53	61	0. 55	0
5	8.9	164	145	61	50	61	0. 57	0
6	9. 1	164	145	60	51	57	0.69	0
7	9.0	164	145	60	53	61	0. 54	0
8	8. 9	164	145	61	51	58	0. 49	0
8	9.0	164	145	61	53	62	0. 56	0
10	8. 9	164	145	60	51	58	0. 54	0
1 1	9.0	164	145	60	52	61	0. 57	0
比較例1	<b>12.</b> 5	164	145	60	42	40	3. 36	Δ
2	15. 2	164	145	60	31	32	6. 25	×

【0045】成形時の臭気 ○:ほとんど無い、△:や や強い、×:強い

表2より明らかに、3価の有機リン化合物を用いて触媒 失活し、水及びアルカリ金属塩またはアルカリ土類金属 塩を添加したボリマは3価の有機リン化合物を用いて触 媒失活しただけのもの、3価の有機リン化合物の代わり に炭酸アルカリを用いたものと比べて熱安定性及び機械 物性に優れ、溶融成形時の臭気も少ない。また3価の有 機リン化合物の添加量が多いほど熱安定性に優れ、3価 の有機リン化合物の種類が変わっても得られるポリマの 熱安定性は変わらない。

【0046】実施例12~16,比較例3、4 水の添加量、安定剤の種類、安定剤と共に水を添加して 加熱する際の温度を変えた以外は実施例1と同様の方法 でポリマを製造し、評価した。製造条件を表3に、評価 結果を表4に示した。

[0047]

【表3】

13

	触媒兒	<b>卡活剤</b>	水の	PM加金属塩 PM加土類金属塩		efe che bid	加熱
	種類	添加量 重量部	添加量重量部	種類	添加量 重量部	安定剤 0.5 <u>重量</u> 部	(℃)
実施例12	A – 1	0.2	0.5	B-1	0.1	IR-245	220
13	A-1	0.2	5	B-1	0.1	IR-245	220
14	A-1	0.2	2.5	B-1	0.1	IR-1010	220
15	A-1	0. 2	2.5	B-1	0.1	IR-245	180
16	A 1	0. 2	2. 5	B-1	0.1	IR-245	260
比較例 3	A – 1	0. 2	0.005	B-1	0.1	IR-245	220
4	A-1	0. 2	2.5	B-1	0.1	IR-245	270

(8)

【0048】A-1:トリフェニルホスフィン

IR-245:〔チバガイギー社製、(トリエチレング

リコールービス[3-(3-t-ブチル-5-メチルー

4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]]

IR-1010:〔チバガイギー社製、ペンタエリスリ\*

20\* チルーテトラキス[3-(3,5-ジ-t-ブチル-4

-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]]

B-1:ステアリン酸カルシウム

[0049]

【表4】

	MI値	Tm	ω.	機械物性			K 250	_b_
	g/10分	1 m	Тс	引張 強度 MPa	破断伸度 %	<b>衝撃</b> 強度 J/m	60 <del>3)</del> %	成形時の臭気
実施例12	9. 1	164	145	60	52	61	0. 55	0
13	8.9	164	145	61	53	61	0. 53	0
. 14	8. 9	164	145	61	51	59	0. 55	0
15	9. 0	164	145	60	52	60	0.63	0
16	9. 2	164	145	60	50	56	0. 68	0
比較例 3	11.3	164	145	60	43	46	2. 50	Δ
4	14. 1	164	145	59	34	42	4. 71	×

【0050】成形時の臭気 ○:ほとんど無い、△:や や強い、×:強い

表4より明らかに本発明の製造方法によって得られたポリマは熱安定性及び機械物性に優れ、成形時の臭気の少ないことが明らかである。

[0051]

【発明の効果】本発明による製造法を使用することにより、熱安定性及び機械物性に優れ、成形時の臭気の少ないオキシメチレンコボリマを製造することができる。